

04

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum
Internationales Büro



(43) Internationales Veröffentlichungsdatum
4. Juli 2002 (04.07.2002)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer
WO 02/051818 A1

(51) Internationale Patentklassifikation⁷: C07D 251/60, 251/62

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): RUECH, Wolfgang
[AT/AT]; Kainzing 15, A-4753 Taiskirchen (AT).

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP01/15057

(74) Anwalt: VA TECH PATENTE GMBH & CO.;
Stahlstrasse 21a, A-4031 Linz (AT).

(22) Internationales Anmeldedatum:
19. Dezember 2001 (19.12.2001)

(81) Bestimmungsstaaten (national): ID, PL, RO, US.

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(84) Bestimmungsstaaten (regional): europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE, TR).

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(30) Angaben zur Priorität:
A 2147/2000 27. Dezember 2000 (27.12.2000) AT

Veröffentlicht:

— mit internationalem Recherchenbericht

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme von US): AGRÖLINZ MELAMIN GMBH [AT/AT]; St. Peter-Strasse 25, A-4021 Linz (AT).

Zur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes und der anderen Abkürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Codes and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der PCT-Gazette verwiesen.



WO 02/051818 A1

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING MELAMINE

(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON MELAMIN

(57) Abstract: Liquid melamine containing ammonia is expanded, using a supply of gaseous NH₃ in conditions of approximate vapour saturation, to a pressure that lies above that of the high-pressure section of the melamine manufacturing installation. This causes the melamine to solidify and the released NH₃ is returned directly to the high-pressure section of the melamine manufacturing installation.

(57) Zusammenfassung: Flüssiges, ammoniakhaltiges Melamin wird unter Zufuhr von gasförmigem NH₃ unter annähernd Satteldampfbedingungen auf einen Druck über dem Hochdruckteil der Melaminanlage entspannt. Dabei verfestigt sich das Melamin, und der freiwerdende NH₃ wird direkt in den Hochdruckteil der Melaminanlage rückgeführt.

Verfahren zur Herstellung von Melamin

Die Erfindung betrifft die Herstellung von festem Melamin durch Entspannen von flüssigem Melamin unter Zufuhr von gasförmigem Ammoniak unter annähernd Sattedampfbedingungen und Rückführung des freiwerdenden Ammoniaks in den Hochdruckteil der Melaminanlage.

Bei den Hochdruckverfahren zur Herstellung von Melamin wird bei Drücken von meist etwa 50 - 250 bar eine flüssige Rohmelaminschmelze erhalten, welche anschließend in verschiedener Weise verfestigt wird.

US 3,116,294 beschreibt beispielsweise die Verfestigung der Melaminschmelze durch Quenchen mit Wasser, gemäß US 3 637 686 wird die Melaminschmelze mit flüssigem NH_3 gequencht und anschließend aus Wasser auskristallisiert. Im wässrigen Medium entstehen jedoch unerwünschte Nebenprodukte.

US 4,565,867 beschreibt die Verfestigung des Melamins durch Quenchen mit flüssigem NH_3 , und gemäß WO97/34879 wird die Melaminschmelze durch Quenchen mit überkritischem NH_3 kristallisiert, wobei der Druck beim Quenchen gleich oder niedriger als der Druck im Melaminreaktor ist.

Da beim Quenchen mit NH_3 große Mengen an gasförmigem NH_3 anfallen, welche wiederverwertet werden müssen, ist es notwendig, diese Mengen einerseits möglichst zu minimieren und andererseits Bedingungen zu finden, unter denen die anfallende NH_3 -Menge problemlos wiederverwertet werden kann. Letzteres ist deswegen schwierig, weil das anfallende NH_3 Gas mehr oder minder große Mengen an gasförmigem Melamin enthält, die die Weiterverarbeitung des NH_3 -Gases wesentlich erschweren.

Unerwarteterweise wurde nun gefunden, daß die zum Quenchen der Melaminschmelze nötige NH_3 -Menge am geringsten ist und andererseits die Wiederverwertung des bei der Melaminkristallisation freiwerdenden NH_3 Gases problemlos möglich ist, wenn die Melaminschmelze mit gasförmigem NH_3 unter annähernd Sattedampfbedingungen bei einem Druck, der über dem Druck des Hochdruckteils der Melaminanlage liegt, gequencht wird und das dabei entstehende melaminhöl-

tige NH_3 -Gas ohne Zwischenschritte direkt in den Hochdruckteil der Melaminanlage rückgeführt wird.

Gegenstand der Erfindung ist demnach ein Verfahren zur Herstellung von festem, aus einem Hochdruckprozeß ausgehend von Harnstoff stammenden Melamin, das dadurch gekennzeichnet ist, daß flüssiges, ammoniakhaltiges Melamin unter gleichzeitiger Zufuhr von gasförmigem NH_3 bei annähernd Sattedampfbedingungen auf einen Druck, der höher als der Druck des Hochdruckteils der Melaminanlage ist, entspannt und dadurch verfestigt wird und das bei der Entspannung freierwerdende Ammoniak in den Hochdruckteil der Melaminanlage rückgeführt wird.

Eine Hochdruckanlage für die Herstellung von Melamin aus Harnstoff besteht beispielsweise aus folgenden Apparaten:

Im Offgaswäscher wird einerseits der Frischharnstoff durch die im Hochdruckteil der Anlage anfallenden heißen Offgase, hauptsächlich aus NH_3 und CO_2 und geringen Mengen Melamin bestehend, vorgewärmt und anschließend dem Melaminreaktor zugeführt. Andererseits wird das heiße Offgas im Wäscher gereinigt, indem das darin enthaltene Melamin in der Frischharnstoffschmelze absorbiert wird. Im Melaminreaktor wird aus dem vom Wäscher kommenden Harnstoff und aus zusätzlich zugeführtem gasförmigem NH_3 Melamin in Schmelzeform hergestellt und üblicherweise direkt im Reaktor von den ebenfalls gebildeten Offgasen, welche dem Harnstoffwäscher zugeführt werden, abgetrennt.

Die Melaminschmelze wird anschließend dem CO_2 -Stripper zugeführt, in welchem durch Einbringen von fein verteiltem Ammoniak-Gas im Gegenstrom das in der Melaminschmelze gelöste CO_2 entfernt und gemeinsam mit dem zugeführten Ammoniak aus dem Apparat ausgetragen wird. Das Gas wird anschließend entweder dem Harnstoffwäscher und/oder dem Melaminreaktor zugeführt.

Es ist auch möglich, die Melaminschmelze aus dem Melaminreaktor einem zweiten Melaminreaktor zuzuführen, in welchen außerdem frische Harnstoffschmelze sowie Ammoniakgas zur Entfernung des in der Melaminschmelze gelösten CO_2 eingebracht wird. Das Abgas aus dem zweiten Melaminreaktor wird dem Harnstoffwäscher und/oder dem Melaminreaktor zugeführt.

Die Apparate Harnstoffwäscher, Melaminreaktor, zweiter Melaminreaktor und CO₂-Stripper werden meist bei annähernd denselben Drücken betrieben und üblicherweise als Hochdruckteil der Melaminanlage bezeichnet. Nach dem Hochdruckteil der Melaminanlage befindet sich eine Druckerhöhungsstufe, im Anschluß daran einer oder mehrere Apparate, in denen die Melaminschmelze bei einem Druck, der über dem Druck des Hochdruckteils der Melaminanlage liegt, eine bestimmte Zeit verweilt. Dies kann beispielsweise ein Agingbehälter und / oder ein Schmelzekühler sein.

Die Melaminschmelze aus einem der Apparate nach der Druckerhöhungsstufe wird von einem Druck p_1 von etwa 100 - 1000 bar in einen Expansionsbehälter entspannt.

Die Melaminschmelze ist vor der Expansion bevorzugt mit Ammoniak gesättigt, vorteilhafterweise enthält sie darüberhinaus noch überschüssiges NH₃.

Die Temperatur der Melaminschmelze vor der Entspannung liegt beispielsweise zwischen etwa 250 und 450 °C, bevorzugt zwischen etwa 280 und 400 °C, besonders bevorzugt zwischen etwa 300 und 380 °C. Dabei liegt die Temperatur der Melaminschmelze möglichst nahe, bevorzugt 1-50°C, besonders bevorzugt 1-20°C über ihrem vom jeweils herrschenden Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt.

Die Einbringung der Melaminschmelze in den Expansionsbehälter erfolgt über eine geeignete Sprühvorrichtung wie beispielsweise ein Ventil oder eine Düse.

Gleichzeitig mit der Melaminschmelze wird dem Expansionsbehälter gasförmiges Ammoniak in fein verteilter Form beispielsweise über Düsen, Ejektoren oder Ventile zugeführt. Dabei kann das gasförmige NH₃ separat in den Expansionsbehälter eingebracht werden, oder es wird direkt in der Sprühvorrichtung mit der Melaminschmelze vermischt und gemeinsam mit ihr in den Expansionsbehälter eingedüst.

Der Druck des zugeführten Ammoniaks kann sowohl unterkritisch, das heißt kleiner als 113 bar oder überkritisch, das heißt größer als 113 bar sein, oder er kann

genau beim kritischen Druck liegen. In jedem Fall liegt der Ammoniakdruck höher als der Druck im Expansionsbehälter.

Die Temperatur des zugeführten Ammoniaks kann ebenfalls in einem weiten Bereich schwanken. Dabei wird das Ammoniak bei annähernd Sattedampfbedingungen verwendet, das heißt die Temperatur des Ammoniaks liegt in einem Bereich von etwa 0-100 °C, bevorzugt 5-50 °C, besonders bevorzugt 5-20 °C über dem Taupunkt, falls der Druck unterkritisch ist beziehungsweise über der kritischen Temperatur, falls der Druck überkritisch ist. Besonders vorteilhaft ist es, Ammoniak einzusetzen, dessen Temperatur in Abhängigkeit vom jeweils herrschenden Druck möglichst wenig oberhalb des Taupunktes beziehungsweise möglichst wenig oberhalb der kritischen Temperatur liegt. In diesem Fall ist die Wärmekapazität des Ammoniak maximal, sodaß die zur Wärmeabfuhr bei der Melaminverfestigung nötige Ammoniak-Menge minimiert wird.

Die Melaminschmelze wird im Expansionsbehälter vom Druck p_1 auf den Druck p_2 entspannt. Der Druck p_2 ist dabei höher, bevorzugt um etwa 1 - 25 bar höher als der Druck im Hochdruckteil der Melaminanlage. Der Druck im Hochdruckteil der Melaminanlage liegt üblicherweise zwischen etwa 50 und 250 bar. Der Druck p_2 liegt vorteilhafterweise zwischen etwa 51 und 275 bar.

Durch den Kontakt der heißen Melaminschmelze mit dem kalten gasförmigen Ammoniak und die Druckerniedrigung von p_1 auf p_2 im Expansionsbehälter wird die Melaminschmelze verfestigt. Die bei der Melaminkristallisation freiwerdende Kristallisationswärme wird vom Ammoniak abgeführt, das dadurch vorgewärmt wird.

Die Temperatur des Melamins nach der Verfestigung kann gleich oder niedriger als die Temperatur der eingebrachten Melaminschmelze sein.

Die Melaminverfestigung kann unter isothermen Bedingungen durchgeführt werden. Dabei liegt das Melamin nach der Verfestigung bei der gleichen Temperatur wie die dem Expansionsbehälter zugeführte Melaminschmelze vor. In diesem Fall

erfolgt die Kristallisation des Melamins ausschließlich durch die Druckerniedrigung von p_1 auf p_2 , und das zugeführte Ammoniak dient zur Aufnahme der freiwerdenden Kristallisationswärme.

Ebenso ist es möglich, daß die Temperatur des Melamins nach der Verfestigung niedriger als die Temperatur der dem Expansionsbehälter zugeführten Melaminschmelze ist. In diesem Fall dient das zugeführte gasförmige NH_3 nicht nur zum Abführen der Kristallisationswärme sondern auch als Kühlmittel für die Melaminschmelze.

Die Temperatur des Melamins nach der Verfestigung liegt in einem Bereich von zwischen etwa 200 °C und dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt des Melamins. Sie liegt beispielsweise zwischen etwa 250 und 350°C, bevorzugt zwischen etwa 280 und 350 °C, besonders bevorzugt zwischen etwa 300 und 350 °C. Dabei soll die Temperatur des Melamins möglichst nahe, beispielsweise 1-100°C, bevorzugt 1-50°C, besonders bevorzugt 1-20°C unter ihrem vom jeweils herrschenden Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt liegen. Dadurch werden optimale Bedingungen für ein nachfolgendes Tempern des festen Melamins erreicht.

Das bei der Melaminverfestigung freiwerdende NH_3 kann anschließend direkt in den Hochdruckteil der Melaminanlage rückgeführt werden. Es ist auch möglich, das durch die Melaminverfestigung vorgewärmte NH_3 vor der Einbringung in den Hochdruckteil der Melaminanlage weiter vorzuwärmen, beispielsweise mit Hilfe von Salzsichelze als Wärmeträger.

Die Rückführung des bei der Verfestigung freigewordenen NH_3 kann in verschiedene Apparate des Hochdruckteils erfolgen. Beispielsweise kann das Ammoniak dem Melaminreaktor zugeführt werden. Dem Melaminreaktor wird üblicherweise überschüssiges NH_3 Gas in einer Menge von bis zu 10 mol NH_3 / mol Harnstoff zugeführt, um den Harnstoffumsatz zu verbessern, eine bessere Durchmischung im Reaktor zu gewährleisten oder um Verkrustungen zu vermeiden. Das bei der Verfestigung freigewordene NH_3 kann auch dem zweiten Melaminreaktor, dem CO_2 -Stripper oder dem Harnstoffwäscher zugeführt werden. Es ist auch möglich,

das gesamte, bei der Verfestigung des Melamins freiwerdende NH_3 auf zwei oder mehrere Apparate des Hochdruckteils der Melaminanlage aufzuteilen. Dabei ist es möglich, einzelne oder alle NH_3 -Ströme vor der Einbringung in den jeweiligen Apparat weiter vorzuwärmen.

Das im Expansionsbehälter kristallisierte Melamin kann anschließend einer Temperatureinheit zugeführt werden, in welcher das feste Melamin unter möglichst hohem Ammoniakdruck bei einer Temperatur, die möglichst knapp unterhalb des Melaminschmelzpunktes liegt, für eine bestimmte Zeit verweilt.

Anschließend wird die Temperatur des Melamins, beispielsweise in einem Dünnschichtkühler, auf Raumtemperatur erniedrigt, gleichzeitig wird auf Atmosphärendruck entspannt, worauf das feste Melamin isoliert wird.

Patentansprüche:

1. Verfahren zur Herstellung von festem, aus einem Hochdruckprozeß ausgehend von Harnstoff stammenden Melamin, dadurch gekennzeichnet, daß flüssiges, ammoniakhaltiges Melamin unter gleichzeitiger Zufuhr von gasförmigem Ammoniak bei annähernd Sattedampfbedingungen auf einen Druck, der höher als der Druck des Hochdruckteils der Melaminanlage ist, entspannt und dadurch verfestigt wird und das bei der Entspannung freierwerdende gasförmige Ammoniak in den Hochdruckteil der Melaminanlage rückgeführt wird.
2. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Temperatur des zugeführten gasförmigen Ammoniak um 0 - 100 °C, bevorzugt um 5 - 50 °C, besonders bevorzugt um 5 - 20 °C über seinem druckabhängigen Taupunkt liegt, falls der Druck des zugeführten Ammoniak unter dem kritischen Druck liegt oder um 0 - 100 °C, bevorzugt um 5 - 50 °C, besonders bevorzugt um 5 - 20 °C über der kritischen Temperatur liegt, falls der Druck des zugeführten Ammoniak über dem kritischen Druck liegt.
3. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Entspannung von einem Druck p_1 von etwa 100 - 1000 bar auf einen Druck p_2 von etwa 51 - 275 bar erfolgt, wobei p_2 um 1 - 25 bar höher als der Druck im Hochdruckteil der Melaminanlage liegt.
4. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Temperatur des flüssigen, ammoniakhaltigen Melamins vor dem Entspannen um 1 - 50 °C, bevorzugt um 1 - 20 °C über seinem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt liegt.

5. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das flüssige, ammoniakhaltige Melamin aus einem Agingbehälter oder einem Schmelzkühler stammt.
6. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das flüssige, ammoniakhaltige Melamin vor der Entspannung mit Ammoniak gesättigt ist.
7. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Temperatur des Melamins nach der Verfestigung gleich oder niedriger als die Temperatur des flüssigen, ammoniakhaltigen Melamins vor der Entspannung ist.
8. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß im Anschluß an die Verfestigung das Melamin einer Temperbehandlung unterzogen wird.
9. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das bei der Entspannung freiwerdende Ammoniak in den Melaminreaktor und/oder in einen zweiten Melaminreaktor und/oder in den CO₂-Stripper und/oder den Harnstoffwäscher rückgeführt wird.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

national Application No

PCT/EP 01/15057

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 7 C07D251/60 C07D251/62

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 7 C07D

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
P, Y	WO 01 25221 A (DSM NV ; TJIOE TJAY TJIEN (NL)) 12 April 2001 (2001-04-12) page 9, column 30 - column 35 page 12; examples 2,4; table 1	1-9
Y	WO 97 47609 A (DSM NV ; WIJCK JULIUS GERARDUS THEODORU (NL)) 18 December 1997 (1997-12-18) page 11, line 9 - line 11	1-9
Y	WO 98 54160 A (DSM NV ; SLANGEN HUBERTUS JOZEF MARIA (NL); TJIOE TJAY TJIEN (NL)) 3 December 1998 (1998-12-03) page 6, line 29 - line 33 page 9, line 17-29	1-9

-/--



Further documents are listed in the continuation of box C.



Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents:

A document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance

E earlier document but published on or after the international filing date

L document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)

O document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means

P document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

T later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

X document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

Y document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.

& document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

5 March 2002

Date of mailing of the international search report

18/03/2002

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Kollmannsberger, M

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

national Application No

PCT/EP 01/15057

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	WO 00 55142 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH ; COUFAL GERHARD (AT)) 21 September 2000 (2000-09-21) page 6, paragraphs 1,3 page 8, paragraphs 1,3 -----	1-9
Y	WO 97 20826 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH ; CANZI LORENZO (IT); COUFAL GERHARD (IT); MU) 12 June 1997 (1997-06-12) page 4 -page 6 -----	1-9

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

national Application No

PCT/EP 01/15057

Patent document cited in search report		Publication date		Patent family member(s)	Publication date
WO 0125221	A	12-04-2001	NL	1013217 C2	06-04-2001
			AU	7561000 A	10-05-2001
			WO	0125221 A1	12-04-2001
WO 9747609	A	18-12-1997	NL	1003328 C2	17-12-1997
			AU	720041 B2	25-05-2000
			AU	3108597 A	07-01-1998
			CA	2258162 A1	18-12-1997
			CN	1227549 A	01-09-1999
			EP	0920420 A1	09-06-1999
			JP	2000511926 T	12-09-2000
			WO	9747609 A1	18-12-1997
			NO	985744 A	29-01-1999
			PL	330866 A1	07-06-1999
			US	6245909 B1	12-06-2001
WO 9854160	A	03-12-1998	NL	1006147 C2	01-12-1998
			AU	729323 B2	01-02-2001
			AU	7555498 A	30-12-1998
			CN	1268943 T	04-10-2000
			EP	0984946 A1	15-03-2000
			JP	2002500664 T	08-01-2002
			WO	9854160 A1	03-12-1998
			NO	995816 A	26-01-2000
			PL	337122 A1	31-07-2000
			US	6268459 B1	31-07-2001
WO 0055142	A	21-09-2000	AU	3554600 A	04-10-2000
			BR	0009017 A	26-12-2001
			CZ	20013069 A3	12-12-2001
			WO	0055142 A1	21-09-2000
			EP	1165525 A1	02-01-2002
			NO	20014157 A	27-08-2001
WO 9720826	A	12-06-1997	AT	403579 B	25-03-1998
			AT	199495 A	15-08-1997
			AU	709030 B2	19-08-1999
			AU	1175597 A	27-06-1997
			BG	102504 A	30-04-1999
			BR	9611892 A	17-02-1999
			CA	2239542 A1	12-06-1997
			CN	1203592 A , B	30-12-1998
			EG	20917 A	28-06-2000
			WO	9720826 A1	12-06-1997
			EP	0874832 A1	04-11-1998
			HR	960575 A1	31-12-1997
			HU	9904406 A2	28-05-2000
			JP	2000501404 T	08-02-2000
			NO	982251 A	15-05-1998
			NZ	324297 A	29-07-1999
			PL	327067 A1	23-11-1998
			SK	74998 A3	04-11-1998
			TR	9801029 T2	21-05-1999
			ZA	9610295 A	17-06-1997

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

nationales Aktenzeichen

PCT/EP 01/15057

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES
IPK 7 C07D251/60 C07D251/62

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)

IPK 7 C07D

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

EPO-Internal, WPI Data

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
P,Y	WO 01.25221 A (DSM NV ; TJIOE TJAY TJIEN (NL)) 12. April 2001 (2001-04-12) Seite 9, Spalte 30 - Spalte 35 Seite 12; Beispiele 2,4; Tabelle 1	1-9
Y	WO 97 47609 A (DSM NV ; WIJCK JULIUS GERARDUS THEODORU (NL)) 18. Dezember 1997 (1997-12-18) Seite 11, Zeile 9 - Zeile 11	1-9
Y	WO 98 54160 A (DSM NV ; SLAGEN HUBERTUS JOZEF MARIA (NL); TJIOE TJAY TJIEN (NL)) 3. Dezember 1998 (1998-12-03) Seite 6, Zeile 29 - Zeile 33 Seite 9, Zeile 17-29	1-9

-/--



Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen



Siehe Anhang Patentfamilie

* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :

A Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist

E älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist

L Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)

O Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht

P Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist

T Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist

X Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden

Y Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist

& Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der internationalen Recherche

5. März 2002

Absendedatum des internationalen Recherchenberichts

18/03/2002

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde

Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Kollmannsberger, M

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

nationales Aktenzeichen

PCT/EP 01/15057

C.(Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie°	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
Y	WO 00 55142 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH ;COUFAL GERHARD (AT)) 21. September 2000 (2000-09-21) Seite 6, Absätze 1,3 Seite 8, Absätze 1,3	1-9
Y	WO 97 20826 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH ;CANZI LORENZO (IT); COUFAL GERHARD (IT); MU) 12. Juni 1997 (1997-06-12) Seite 4 -Seite 6	1-9

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

nationales Aktenzeichen

PCT/EP 01/15057

Im Recherchenbericht angeführtes Patentedokument		Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
WO 0125221	A	12-04-2001	NL	1013217 C2	06-04-2001
			AU	7561000 A	10-05-2001
			WO	0125221 A1	12-04-2001
WO 9747609	A	18-12-1997	NL	1003328 C2	17-12-1997
			AU	720041 B2	25-05-2000
			AU	3108597 A	07-01-1998
			CA	2258162 A1	18-12-1997
			CN	1227549 A	01-09-1999
			EP	0920420 A1	09-06-1999
			JP	2000511926 T	12-09-2000
			WO	9747609 A1	18-12-1997
			NO	985744 A	29-01-1999
			PL	330866 A1	07-06-1999
			US	6245909 B1	12-06-2001
WO 9854160	A	03-12-1998	NL	1006147 C2	01-12-1998
			AU	729323 B2	01-02-2001
			AU	7555498 A	30-12-1998
			CN	1268943 T	04-10-2000
			EP	0984946 A1	15-03-2000
			JP	2002500664 T	08-01-2002
			WO	9854160 A1	03-12-1998
			NO	995816 A	26-01-2000
			PL	337122 A1	31-07-2000
			US	6268459 B1	31-07-2001
WO 0055142	A	21-09-2000	AU	3554600 A	04-10-2000
			BR	0009017 A	26-12-2001
			CZ	20013069 A3	12-12-2001
			WO	0055142 A1	21-09-2000
			EP	1165525 A1	02-01-2002
			NO	20014157 A	27-08-2001
WO 9720826	A	12-06-1997	AT	403579 B	25-03-1998
			AT	199495 A	15-08-1997
			AU	709030 B2	19-08-1999
			AU	1175597 A	27-06-1997
			BG	102504 A	30-04-1999
			BR	9611892 A	17-02-1999
			CA	2239542 A1	12-06-1997
			CN	1203592 A , B	30-12-1998
			EG	20917 A	28-06-2000
			WO	9720826 A1	12-06-1997
			EP	0874832 A1	04-11-1998
			HR	960575 A1	31-12-1997
			HU	9904406 A2	28-05-2000
			JP	2000501404 T	08-02-2000
			NO	982251 A	15-05-1998
			NZ	324297 A	29-07-1999
			PL	327067 A1	23-11-1998
			SK	74998 A3	04-11-1998
			TR	9801029 T2	21-05-1999
			ZA	9610295 A	17-06-1997